

Patent Abstracts of Japan

PUBLICATION NUMBER : 63197887  
PUBLICATION DATE : 16-08-88

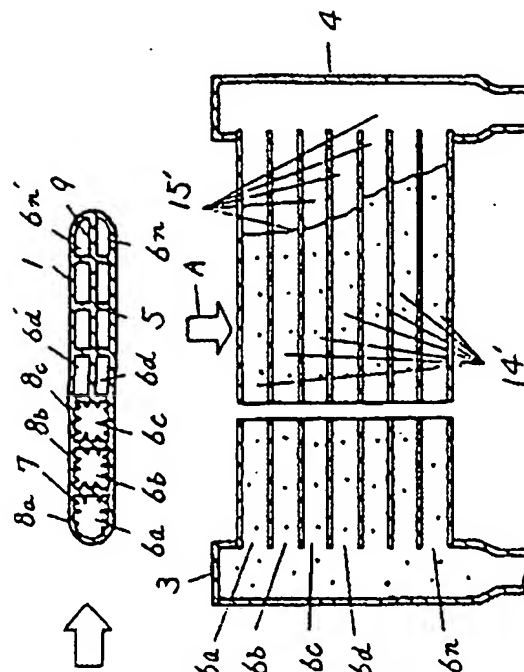
APPLICATION DATE : 12-02-87  
APPLICATION NUMBER : 62030368

APPLICANT : MATSUSHITA REFRIG CO;

INVENTOR : IDE SHINICHI;

INT.CL. : F28F 1/40 F28F 1/02

TITLE : HEAT EXCHANGER



**ABSTRACT :** PURPOSE: To improve heat exchanging efficiency by a method wherein a sectional area of each of passages in a flat thermal conducting pipe having several passages therein is made equal to each other, a sectional shape of each of the passages is constructed as a rectangular flow passage having a high lateral ratio in which the upstream side of the air flow is composed of a pipe having an inner surface groove and the downstream side is composed of a flat pipe.

**CONSTITUTION:** In rectangular flow passages 6d-6n having a high lateral ratio at the downstream side of an air flow A having two-phase flow of a high liquid ratio, a promotion of thermal conduction and an increased pressure loss caused by an increased thermal conductivity of evaporation heat in a pipe under an influence of an increased in-pipe area and a decreased liquid film thickness and an increased pressure loss are generated. A thermal conduction under an improved evaporation heat conductivity can be promoted within pipes 8a-8c with inner surface grooves at the upstream side of the air flow A in which two-phase flows with less liquid ratio without increasing substantial pressure loss. Accordingly, a flow passage resistance in each of the passages 6a-6n can be decreased at the upstream side of air flow A and can be increased at the downstream side while the sectional areas of the passages 6a-6n are made similar to each other, so that a flow rate of the passages 6a-6c at the upstream side can be increased. Accordingly, promotion of thermal conduction and uniforming of over-heated area 15' can be attained and substantial increase of heat exchanging performance can be obtained.

COPYRIGHT: (C)1988,JPO&Japio

⑤ 日本国特許庁(J P)

⑥ 特許出願公開

⑦ 公開特許公報(A) 昭63-197887

⑧ Int. Cl.

F 28 F 1/40  
1/02

識別記号

庁内整理番号

B-7380-3L  
B-7380-3L

⑨ 公開 昭和63年(1968)8月16日

審査請求 未請求 発明の数 1 (全3頁)

⑩ 発明の名称 熱交換器

⑪ 特 願 昭62-30368

⑫ 出 願 昭62(1987)2月12日

⑬ 発 明 者 藤 本 真 嗣 大阪府東大阪市高井田本通3丁目22番地 松下冷機株式会社内

⑭ 発 明 者 木 戸 長 生 大阪府東大阪市高井田本通3丁目22番地 松下冷機株式会社内

⑮ 発 明 者 小 間 八 郎 大阪府東大阪市高井田本通3丁目22番地 松下冷機株式会社内

⑯ 発 明 者 井 手 晋 一 大阪府東大阪市高井田本通3丁目22番地 松下冷機株式会社内

⑰ 出 願 人 松下冷機株式会社 大阪府東大阪市高井田本通3丁目22番地

⑱ 代 理 人 弁理士 中尾 敏男 外1名

## 明 細 書

## 1. 発明の名称

熱交換器

## 2. 特許請求の範囲

(1) 多数の仕切壁で区画された通路を有する蛇行状に曲折された扁平伝熱管と、扁平伝熱管の平行部管部間に配置されたコルゲートフィンとを備え、前記扁平伝熱管の各通路の断面形状を同等とし、各通路の伝熱抵抗を、伝熱Aの風上側を小さく、風下側を大きくしたことを特徴とする熱交換器。

(2) 各通路の断面形状を蛇行部の風上側を内面側付管とし、風下側を、傾斜比の大きい矩形流路とした特許請求の範囲第1項記載の熱交換器。

## 3. 発明の詳細な説明

産業上の利用分野

本発明は、空調機和盤、カーエアコン等の熱交換器に使用する伝熱管に関するものである。

従来の技術

近年、熱交換器の性能向上は目ざましいものがあり、空気側の空気抵抗が小さく、管内側の伝熱

面積の大きいことを特徴とする多通路を有する扁平伝熱管を用いた熱交換器が実用化されている。

以下図面を参照しながら、上述した従来の熱交換器について説明する。

第3図は、本発明に係わる熱交換器の概略形状を示し、第4図、第6図は従来の扁平伝熱管の断面形状及び流路構成を示すものである。

第4図において、1は扁平伝熱管で、蛇行状に曲折している。2は流路形状に形成されたコルゲートフィンで、扁平伝熱管1の平行部管部の間に配設され、形状固定されている。3は入口側ヘッダー、4は出口側ヘッダーで第3図に示す様に、それぞれ扁平伝熱管1の両端部に接続している。扁平伝熱管1の断面は、第5図に示す様に内部で一体的に設けられた仕切壁5により通路6a～6dが形成されている。

以上のように構成された熱交換器について、以下その動作について説明する。

コルゲートフィン2のフィン間を流れる気流Aと扁平伝熱管1の管内を流れる流体の間で、コル

特開昭63-197887(2)

ゲートフィン2及び扁平伝熱管1を介して熱交換が行なわれる。

第5図は熱交換されているときの上記扁平伝熱管1内部の冷媒の状態を示す。いま第5図として用いる場合を考えると、各通路6a、6b、6cに均一に冷媒を送る場合、気流Aに対して図示の符号14に示すような気流二相流と、符号15に示す様な過熱ガス領域が形成される。

発明が解決しようとする問題点

しかしながら上記の様な構成では、各通路6a、6b、6cに均一に冷媒を送っているのに、気流Aとの温度差が大きく、熱交換量の多い気流Aの風上側の通路6a、6b、6c内の冷媒の温度が大幅に促進され、第5図に示す様に気流Aの風上側の通路6a、6b、6c内の過熱ガス領域比率が増大するので管内圧力損失が増大し、熱交換効率も低下するという問題点を有していた。

本発明は上記問題点を鑑み、多通路より成る扁平伝熱管内の過熱ガス領域の均一化と、伝熱の促進を図り、熱交換効率の高い熱交換器を提供する

ものである。

問題点を解決するための手段

上記問題点を解決するため本発明の熱交換器は、多通路を有する扁平伝熱管の各通路の断面積を同等とし、各通路の断面形状を気流Aの風上側を内面側付管、風下側を外面側付管からなる狭長比の大きい矩形流路にするという構成を備えたものである。

作 用

本発明は上記した構成によって、狭長比の高い二相流が流れる気流Aの風下側の狭長比の大きい矩形流路内では、管内面積の増加及び液膜厚の減少による、管内摩擦係数促進率の向上による伝熱の促進と、圧力損失の増大が生じ、又、狭長比の少ない二相流が流れる気流Aの風上側の内面側付管内では、圧力損失をそれ程増加させずに伝熱促進率の向上による伝熱の促進が図れるので各通路の断面積を同等としながら各通路の断面積を気流Aの風上側を小さく、風下側を大きくできるので風上側の通路の流量を多く流すことができ、

前記した様な伝熱の促進と扁平伝熱管内の過熱ガス領域の均一化が図れ、扁平伝熱管の全体としてみると圧力損失を増加させることなく大幅な熱交換能力の増大を得ることとなる。

発 明 例

以下本発明の一実施例の熱交換器について図面を参照しながら説明する。

第1図は本発明の一実施例における扁平伝熱管の断面形状、第2図は図解構成を示すものである。第1図、第2図においてAは凸部で、扁平伝熱管1の気流Aの風上側の通路6a、6b、6c内に一体的に形成し、内面側付管6d、6e、6fとしている。6は各通路6d、6e、6fの仕切壁6間を設けた区画壁で、通路6d、6e、6fをそれぞれ二つの狭長比の大きい矩形流路6d、6d'、6e、6e'に区画している。区画壁6の厚さは仕切壁より薄く、内面側付管6d、6e、6fと同等の断面積となる形を厚さとしている。他の構成は従来例と同様である。

以上のように構成された熱交換器について、以

下第2図、第4図を用いてその動作を説明する。

コルゲートフィン2のフィン間を流れる気流Aと扁平伝熱管1の管内を流れる冷媒の間で、コルゲートフィン2及び扁平伝熱管1を介して熱交換が行なわれる。

第2図は熱交換されているときの上記扁平伝熱管1内部の冷媒の状態を示す。気流Aの風下側の通路6d、6e、6fは、狭長比の大きい矩形流路としているので、流動抵抗の増大が生じ、冷媒流量が減少すると共に矩形流路にすることによる液膜厚の減少と管内面積の増加により伝熱が促進され第2図に示す様な過熱ガス領域16'を有する冷媒流れとなる。又、気流Aの風上側の通路6a、6b、6cは、内面側付管6d、6e、6fとしており冷媒が流れたときの管内抵抗が、風下側の通路6d、6eより小さいので、より多くの冷媒流量を送ることができ、気流Aとの温度差が大きく熱交換量の多い気流Aの風上側の通路6a、6b、6cにおいても第2図に示す様に、風下側の通路6d、6eと同様な過熱ガス領域16'を有する冷媒流れを得ることが

特開昭63-197887(3)

でき、より熱交換効率の高い気液二相流14'の面積割合を増すことができる。

以上の様に本発明例によれば、扁平伝熱管1の各通路6a~6nの断面形状を、気液Aの風上側を内面挿付管6a~6cとし、風下側を横長比の大きい矩形流路とすることにより、前記扁平伝熱管1の各通路6a~6nの断面積と同等としながら各通路6a~6nの流路抵抗を気液Aの風上側を小さく、風下側を大きくすることにより、各通路6a~6nの伝熱を促進させると共に各通路6a~6nにおける過熱ガス領域15'の均一化と、熱交換効率の高い気液二相流14'部の面積割合を増すことができるので、管内圧力損失を増加させることなく、放熱効率を大幅に向上させることができる。

#### 発明の効果

以上の様に本発明は、多数の仕切壁で区画された通路を有する蛇行状に曲折された扁平伝熱管と扁平伝熱管の平行直管部の間に設置されたコルゲートフィンとを備え、前記扁平伝熱管の各通路の

断面積を同等とし、各通路の流路抵抗を、気液Aの風上側を小さく、風下側を大きくしたことにより、風上側の通路内の冷却液量が増大でき、各通路における過熱ガス領域の均一化と減少が図れ、熱交換効率の高い二相流面積を多くできるので伝熱性能の優れた熱交換器を得ることができる。

#### 4、図面の簡単な説明

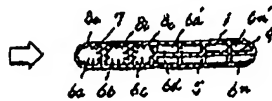
第1図は本発明の一例を示す伝熱管の断面図、第2図は本発明の熱交換器の管内モデル図、第3図は本発明の対象とする熱交換器の外観図、第4図は第3図の1-1線矢視断面図、第5図は従来の熱交換器の管内モデル図である。

1……扁平伝熱管、2……コルゲートフィン、3……仕切壁、6a~6n……通路、6a~6c……内面挿付管、A……気液。

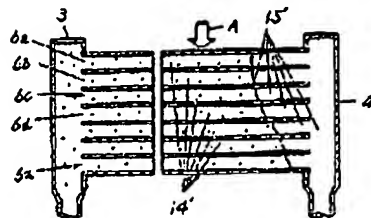
代理人の氏名 弁理士 中 尾 敏 男 ほか1名

1……扁平伝熱管  
3……仕切壁  
6a~6n……通路  
6a~6c……内面挿付管

第1図

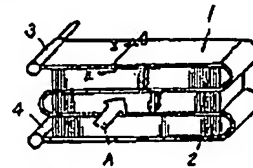


第2図



2-コルゲートフィン

第3図



第4図



第5図

